

PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number : 10-337482

(43)Date of publication of application : 22.12.1998

(51)Int.CI.

B01J 38/60
 B01J 23/22
 B01J 38/62
 B01J 38/66
 C02F 1/42

(21)Application number : 09-150935

(71)Applicant : ISHIKAWAJIMA HARIMA HEAVY IND CO LTD

(22)Date of filing : 09.06.1997

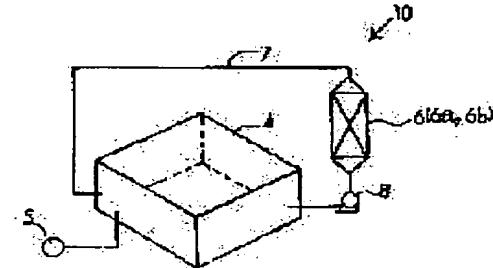
(72)Inventor : HAYAKAWA YUMI
 MIWA KEIICHI

(54) METHOD AND DEVICE FOR REGENERATING ACTIVITY OF DENITRIFICATION CATALYST

(57)Abstract:

PROBLEM TO BE SOLVED: To recover the washing performance and to reutilize a waste liquid after washing as a washing liquid by removing a Vd component eluted into the waste liquid as ions with ion exchange, and regenerating the waste liquid.

SOLUTION: An ion exchange device 6 for removing heavy metal ions, etc., from the washing liquid (waste liquid) discharged from a washing tank 4 after washing and regenerating it as the washing liquid, is provided on a washing liquid circulation means 7 of a denitrification catalyst activity regeneration device 10. The ion exchange device 6 is constituted of a cation exchange tower 6a or an anion exchange tower 6b, and is introduced the waste liquid from the bottom to perform ion-exchange in the inside, and the ion-exchanged liquid is discharged from the upper part to be returned to the washing liquid circulation exchange means 7. In the case that the Vd component stuck to the denitrification catalyst is eluted into the washing liquid as cation ions, the cation exchange tower 6a is used as the ion exchange device 6. On the other hand, in the case that the Vd component stuck to the denitrification catalyst is eluted into the washing liquid as anion ions, the anion exchange tower 6b is used as the ion exchange device 6.



LEGAL STATUS

[Date of request for examination] 12.05.2004

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of extinction of right]

BEST AVAILABLE COPY

特開平10-337482

(43)公開日 平成10年(1998)12月22日

(51)Int.Cl. ⁶	識別記号	F I
B 0 1 J 38/60		B 0 1 J 38/60
23/22	Z A B	23/22
38/62		38/62
38/66		38/66
C 0 2 F 1/42		C 0 2 F 1/42
		G
		審査請求 未請求 請求項の数 3 O L (全 6 頁)

(21)出願番号 特願平9-150935

(22)出願日 平成9年(1997)6月9日

(71)出願人 000000099

石川島播磨重工業株式会社

東京都千代田区大手町2丁目2番1号

(72)発明者 早川 由美

神奈川県横浜市磯子区新中原町1番地 石
川島播磨重工業株式会社技術研究所内

(72)発明者 三輪 敬一

神奈川県横浜市磯子区新中原町1番地 石
川島播磨重工業株式会社技術研究所内

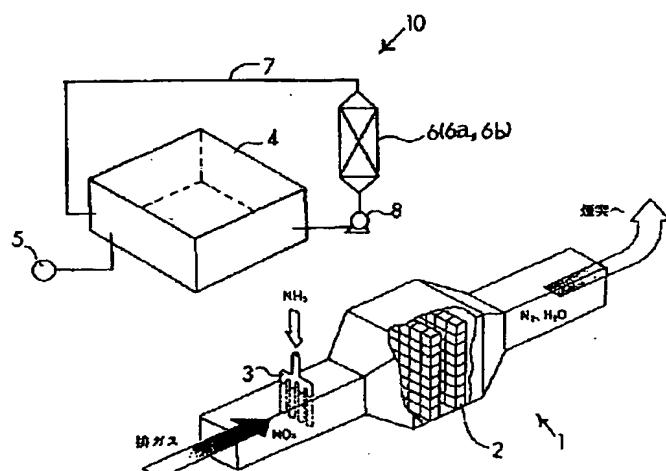
(74)代理人 弁理士 紺谷 信雄

(54)【発明の名称】 脱硝触媒の活性再生方法及び装置

(57)【要約】

【課題】 本発明の課題は、脱硝触媒を洗浄した後の廃液を再生し、洗浄液として再利用可能な脱硝触媒の活性再生方法及び装置を提供することである。

【解決手段】 バナジウム分が付着した脱硝触媒を、有機酸水溶液、無機酸水溶液、アルカリ水溶液を含む洗浄液で洗浄して活性を再生させる脱硝触媒の活性再生方法において、洗浄後の廃液にイオンとして溶出したバナジウム分をイオン交換によって除去して上記廃液を再生する。



BEST AVAILABLE COPY

【特許請求の範囲】

【請求項1】 バナジウム分が付着した脱硝触媒を、有機酸水溶液、無機酸水溶液、アルカリ水溶液を含む洗浄液で洗浄して活性を再生させる脱硝触媒の活性再生方法において、洗浄後の廃液にイオンとして溶出したバナジウム分をイオン交換によって除去して上記廃液を再生することを特徴とする脱硝触媒の活性再生方法。

【請求項2】 バナジウム分が付着した脱硝触媒を有機酸水溶液、無機酸水溶液、アルカリ水溶液を含む洗浄液で洗浄して活性を再生させる脱硝触媒の活性再生装置において、上記洗浄液で満たされ、上記脱硝触媒を収容する洗浄槽と、上記洗浄槽に上記洗浄液を供給する洗浄液供給手段と、上記洗浄槽から排出される廃液中のバナジウム分をイオン交換によって除去して上記廃液を再生するイオン交換装置とを備えたことを特徴とする脱硝触媒の活性再生装置。

【請求項3】 上記イオン交換装置によって再生された廃液を上記洗浄槽に戻して循環する洗浄液循環手段を上記イオン交換装置及び上記洗浄槽に接続して設けた請求項2記載の脱硝触媒の活性再生装置。

【発明の詳細な説明】

【0001】

【発明の属する技術分野】 本発明は、脱硝装置の脱硝触媒を有機酸水溶液、無機酸水溶液、アルカリ水溶液等を含む洗浄液で洗浄してその活性を再生させる脱硝触媒の活性再生方法及び装置に係り、特に、洗浄後に出る廃液を再生し、その洗浄性能を回復させて洗浄液として再利用する脱硝触媒の活性再生方法及び装置に関する。

【0002】

【従来の技術】 重油、オリマルジョン等を燃料とするボイラ燃焼システムにおいては、排ガス中の窒素酸化物(NO_x)を除去するため、ボイラの後段に脱硝装置が設けられる(図1の符号1参照)。脱硝装置1内には、酸化チタンを主成分とするハニカム状の脱硝触媒2が互いに適当な間隔を取って設置される。この脱硝触媒2の上流で、アンモニア注入装置3によってアンモニア(還元剤)が排ガス中に注入される。すると、排ガスが脱硝触媒2を通過するとき、排ガス中の NO_x (主に NO)がアンモニアによって窒素に還元されて脱硝が行われる。

【0003】 さて、上述のような脱硝装置1の場合、重油等の燃料中に含まれるバナジウム(V)分が排ガス中を飛来して脱硝触媒2に付着して蓄積することにより、 SO_3 転化率(SO_2 が SO_3 に転化される率)が経時的に上昇し、脱硝装置1出口付近での SO_3 濃度が上昇する。脱硝装置1から排出される排ガス中の SO_3 濃度が上昇すると、排ガス温度が SO_3 の酸露点以下に下がったとき後段のダクト(一部のみ図示)等の腐食すなわち酸食を引き起こすと共に、残存 NH_3 と SO_3 とが反応して生成した酸性硫安(NH_4HSO_4)がダクト閉

塞を引き起こしたり、電気集塵器(EP、図示せず)で除去しきれなかったヒューム状の酸性硫安が有色煙となって煙突(図示せず)から排出される等の問題の原因となる。

【0004】 つまり、バナジウム分の付着による SO_3 転化率の上昇は、バナジウム分と同様に燃料に含まれるアルカリ分(Na, K等)の付着によって起こる脱硝率の低下と共に、脱硝触媒の活性(性能)低下の主な要因となっている。

【0005】 そこで、このように活性の低下した脱硝触媒の活性を再生するため、一般に、こうした脱硝触媒2を有機酸水溶液、無機酸水溶液、アルカリ水溶液等から成る洗浄液で洗浄し、脱硝触媒2に付着したバナジウム分等を洗い落とすことが行われる。

【0006】 そのような洗浄においては、まず脱硝装置1から脱硝触媒2を取り出すと共に、水で予備洗浄する。予備洗浄の済んだ脱硝触媒2は、次に、図1の符号4で示されるような洗浄槽の中で有機酸水溶液、無機酸水溶液、アルカリ水溶液等から成る洗浄液で洗浄される。

【0007】 洗浄後、脱硝触媒2は水によって洗浄(すすぎ洗浄)され、その後、乾燥されてから脱硝装置1内に戻される。

【0008】 一方、洗浄に使用された洗浄液(廃液)は、重金属イオンなど処理の必要な物質を含むため、洗浄槽4から抜き出されて適宜処理されてから廃棄される。

【0009】

【発明が解決しようとする課題】 上述のような従来の脱硝触媒の活性再生方法の場合、洗浄後に排出される廃液は、バナジウム等の重金属を含むため、廃棄する前にこれらの重金属を除去する必要がある。又、この廃液は、COD(chemical oxygen demand)の高い有機酸や、pH調整の必要な無機酸を含んでいる可能性があり、これらを除去・調整するための処理も必要である。

【0010】 つまり、従来の脱硝触媒の活性再生方法においては、洗浄後の廃液を廃棄する前に多くの廃液処理工程を行わなければならないという問題があった。

【0011】 又、洗浄に使用した洗浄液の再利用を行わず、洗浄の度に新しい洗浄液を使用するため、薬剤コストが高いという問題があった。

【0012】 そこで、本発明の目的は、脱硝触媒を洗浄した後の廃液を再生し、洗浄液として再利用可能な脱硝触媒の活性再生方法及び装置を提供することである。

【0013】

【課題を解決するための手段】 上記目的を達成するために請求項1の発明は、バナジウム分が付着した脱硝触媒を、有機酸水溶液、無機酸水溶液、アルカリ水溶液を含む洗浄液で洗浄して活性を再生させる脱硝触媒の活性再生方法において、洗浄後の廃液にイオンとして溶出した

バナジウム分をイオン交換によって除去して上記廃液を再生するように構成される。

【0014】請求項2の発明は、バナジウム分が付着した脱硝触媒を有機酸水溶液、無機酸水溶液、アルカリ水溶液を含む洗浄液で洗浄して活性を再生させる脱硝触媒の活性再生装置において、上記洗浄液で満たされ、上記脱硝触媒を収容する洗浄槽と、上記洗浄槽に上記洗浄液を供給する洗浄液供給手段と、上記洗浄槽から排出される廃液中のバナジウム分をイオン交換によって除去して上記廃液を再生するイオン交換装置とを備えて構成される。

【0015】請求項3の発明は、上記イオン交換装置によって再生された廃液を上記洗浄槽に戻して循環する洗浄液循環手段を上記イオン交換装置及び上記洗浄槽に接続して設けて構成される。

【0016】

【発明の実施の形態】以下、本発明の好適実施の形態を添付図面により説明する。

【0017】石炭、重油、ガス等を燃料とするボイラ燃焼システムにおいては、排ガス中の窒素酸化物(NO_x)を除去するため、ボイラの後段に脱硝装置が設けられる。

【0018】図1に、そのような脱硝装置1が概略的に示されている。脱硝装置1の上流側には図示されないボイラ等が接続され、その下流側には同じく図示されない後段の諸装置(エアヒータ、EP、脱硫装置あるいは煙突等)が接続される。

【0019】脱硝装置1の内部には、酸化チタンを主成分とする脱硝触媒2が、触媒バスケット(図示せず)に格納されて設置されている。又、脱硝装置1の入口部には、アンモニア注入装置3が図示されるように接続され、脱硝装置1入口部のダクトを介して脱硝装置1に導入される排ガス中にアンモニアを注入するように構成されている。

【0020】脱硝装置1に隣接して、図示されるように、使用済みの脱硝触媒2を洗浄するための洗浄槽4が設置される(図1参照)。洗浄槽4には、脱硝触媒2を洗浄(本洗浄)するとき、洗浄槽4に有機酸水溶液、無機酸水溶液、アルカリ水溶液等から成る洗浄液を洗浄液として供給する洗浄液供給手段5が接続される。なお、この洗浄液供給手段5を、有機酸水溶液を供給する有機酸供給手段と、無機酸水溶液を供給する無機酸供給手段と、アルカリ水溶液等を供給するアルカリ水溶液供給手段(いずれも図示せず)とに分離して構成してよいのは勿論である。洗浄槽4には、また、洗浄槽4内の洗浄液をポンプ8を介して循環する洗浄液循環手段7が、図示されるように設けられる。

【0021】洗浄液循環手段7には、又、これに付随して、洗浄後に洗浄槽4から排出される洗浄液(廃液)から重金属イオン等を除去して洗浄液として再生するイオ

ン交換装置6が、図示されるように設けられる。

【0022】尚、本実施の形態において、このイオン交換装置6は、陽イオン交換塔6aもしくは陰イオン交換塔6bとして構成される。

【0023】陽イオン交換塔6aは、内部に強酸性陽イオン交換樹脂(図示せず)を充填した既知の陽イオン交換塔でよく、又、陰イオン交換塔6bは、内部に強アルカリ性陰イオン交換樹脂(図示せず)を充填した既知の陰イオン交換塔でよい。各イオン交換塔6a、6bは、図1に示されるように、その一方の端部(下部)から廃液を導入すると共に内部でイオン交換を行い、イオン交換された液が他方の端部(上部)から排出されて洗浄液循環手段7に戻されるように構成される。

【0024】又、本実施の形態において、脱硝触媒2に付着したバナジウム分が陽イオンとして洗浄液中に溶出する場合(下記参照)は、陽イオン交換塔6aをイオン交換装置6として使用する。一方、脱硝触媒2に付着したバナジウム分が陰イオンとして洗浄液中に溶出する場合(下記参照)は、陰イオン交換塔6bをイオン交換装置6として使用する。

【0025】本実施の形態において、イオン交換装置6は、図示されるように洗浄液循環手段7に付随して設けられ、廃液を洗浄液循環手段7から導入すると共に再生後の液を洗浄液循環手段7を介して洗浄槽4に戻すように構成されているが、イオン交換装置6を洗浄液循環手段7から独立して設け、廃液再生処理を洗浄終了後に単独に行うように構成してよいのは、勿論である。

【0026】上述の洗浄槽4及びこれに付随する洗浄液供給手段5、洗浄液循環手段7、ポンプ8、イオン交換装置6が、本発明の脱硝触媒の活性再生装置10を構成する。

【0027】尚、本発明の脱硝触媒の活性再生装置10を可動に構成し、これを脱硝装置1の脱硝触媒2を洗浄するときだけ脱硝装置1に隣接した位置に移動させてよいのは、勿論である。あるいは、本発明の脱硝触媒の活性再生装置10を脱硝装置1から離れた場所に設置し、脱硝装置1から取り外した脱硝触媒2を活性再生装置10に移送して洗浄を行ってよい。

【0028】燃料がボイラで燃焼されて発生した排ガスが、脱硝装置1に導入される。このときアンモニア注入装置3によって、排ガスにアンモニアが注入される。脱硝装置1に導入された排ガス及びアンモニアは、脱硝触媒2において酸化チタン等の脱硝触媒に接触する。すると、排ガス中に含まれる窒素酸化物(NO_x)及びアンモニアが脱硝触媒2に接触することにより、 NO_x (主にNO)がアンモニアによって窒素に還元されて、脱硝が行われる。

【0029】このように脱硝処理された排ガスは、後段の諸装置(脱硫装置、煙突等)に導入されて適宜処理された後、大気排出される。

【0030】さて、上記の脱硝処理過程において、脱硝装置1の脱硝触媒2には、燃料中に含まれるバナジウム(V)分及びアルカリ(Na, K)分が付着して、上述のようにSO₃転化率が上昇し、触媒の脱硝活性を低下させる。そこで、こうした脱硝触媒2を有機酸水溶液、無機酸水溶液、アルカリ水溶液等から成る洗净液で洗净し、脱硝触媒2に付着したV分等を除去することにより、劣化した脱硝触媒2の活性の再生が図られる。

【0031】まず、V分、Na分等が付着して触媒活性の低下した脱硝触媒2を、クレーン等により脱硝装置1から取り出し、洗净前の準備作業として、エアブローによる煤塵除去(エアーブロー)及び水による予備洗净を行う。エアーブローにより、脱硝触媒2に付着した煤塵等が除去され、又、水による予備洗净により、Na分等のアルカリ分が溶出する。尚、エアーブローについては、脱硝触媒2における煤塵の付着状態に応じて、これを省略してもよい。

【0032】煤塵及びNa分等を除去された触媒2は、次に、洗净槽4内に移される。有機酸水溶液、無機酸水溶液、アルカリ水溶液等から成る洗净液が、洗净液供給手段5によって洗净槽4内に供給される。このとき、有機酸水溶液と、無機酸水溶液と、アルカリ水溶液とを、それぞれ別々の供給手段によって洗净槽4内に供給してよいのは勿論である。洗净槽4内に供給された洗净液は、洗净液循環手段7により、ポンプ8を介して適宜循環される。この結果、洗净槽4内を流れる洗净液により、脱硝触媒2が効果的に洗净される(本洗净)。

【0033】上記の本洗净において、洗净槽4に例えばクエン酸等の有機酸水溶液及び硫酸等の無機酸水溶液が供給された場合、洗净槽4内に酸性且つ還元性の雰囲気がもたらされる。そして、この酸性且つ還元性の雰囲気においては、図2に示されるようにバナジウムが陽イオンとしてイオン化し易くなるので、脱硝触媒2に付着していたバナジウム分が陽イオンとして洗净液中に溶出し、結果的にバナジウム分等が脱硝触媒2から除去される。

【0034】又、洗净槽4に例えばH₂O₂等の酸化剤水溶液とNaOH水溶液等のアルカリ水溶液とが供給された場合、洗净槽4内にアルカリ性且つ酸化性の雰囲気がもたらされる。そして、このアルカリ性且つ酸化性の雰囲気においては、図2に示されるようにバナジウムが陰イオンとしてイオン化し易くなるので、脱硝触媒2に付着していたバナジウム分が陰イオンとして洗净液中に溶出し、この場合も、結果的にバナジウム分等が脱硝触媒2から除去される。

【0035】なお、洗净時間、固液比(洗净液の体積/触媒の体積)は、洗净液中の薬剤の種類、その濃度、洗净される触媒の状態等に応じて、最適な洗净効果が得られるように適宜変更してよい。洗净時の温度については、一般に、常温でよい(つまり、常温で洗净しても充

分な洗净効果が得られる)が、条件によっては比較的高い温度が必要なこともある。

【0036】このように、脱硝触媒2を脱硝触媒活性再生装置10により、有機酸水溶液、無機酸水溶液、アルカリ水溶液等から成る洗净液で洗净することにより、脱硝触媒2に付着したV分が効果的に洗い落とされ、その結果、脱硝率がフレッシュな触媒以上のレベルに回復すると共に、SO₃転化率が大きく減少し、SO₃転化率においてもほぼ完全に使用前のフレッシュな状態に戻る(再生される)。

【0037】上述のように本洗净が行われ、バナジウム分が陽イオン(もしくは陰イオン)として洗净液中に溶出すると、この陽イオン(もしくは陰イオン)を含んだ洗净液(廃液)が洗净液循環手段7を介して洗净槽4から抜き出され、イオン交換装置6に導入されて廃液の再生が行われる。イオン交換装置6で再生されて洗净性能を回復した洗净液は、再び洗净槽4に導入されて再利用され、その廃液がイオン交換装置6に送られて、上記の過程が繰り返される。そこで、以下、この廃液の再生方法を、イオン交換装置6が洗净液循環手段7に組み込まれて設けられた本実施の形態(図1参照)について説明する。

【0038】先ず、洗净液として例えばクエン酸等の有機酸水溶液及び硫酸等の無機酸水溶液が供給され(洗净槽4内は酸性且つ還元性の雰囲気になる)、バナジウム分が陽イオンとして溶出した場合の廃液処理について述べる。この場合、上述のように、イオン交換装置6として陽イオン交換塔6aが用いられる。

【0039】陽イオンとしてのバナジウム分を含んだ廃液は、洗净槽4から洗净液循環手段7を介して抜き出されると共に、陽イオン交換塔6aの一方の端部(下部)に導入される。陽イオン交換塔6aの下部に導入された廃液は、陽イオン交換塔6a内を通過し、このとき陽イオン交換塔6a内部の強酸性陽イオン交換樹脂により、陽イオンであるバナジウムイオンが除去される。一方、陰イオン(洗净液としての有効成分を含む)は、除去されずに陽イオン交換塔6aを通過し、洗净液循環手段7を介して再び洗净槽4に戻される。

【0040】このように陽イオン交換塔6aを介して洗净槽4に戻された洗净液は、陽イオン交換塔6aによってバナジウム分(のみ)が除去されており、これにより有効成分である有機酸及び無機酸の溶解力が増加しているので(すなわち洗净液としての洗净性能を回復しているので)、再度バナジウム分を陽イオンとして溶出させることが可能であり、よって、洗净液として再利用できる。

【0041】又、陽イオン交換塔6aの陽イオン交換樹脂に経時にバナジウム分が蓄積して効率が悪くなった場合は、塩酸等で再生してその交換性能を回復できる。その上、この陽イオン交換樹脂の再生時に出る廃液に

は、高濃度のバナジウム分が含まれており、従って、バナジウム分の回収をより簡便かつ効率的に行うことができる。

【0042】次に、洗浄液として例えばH₂O₂等の酸化剤水溶液とNaOH水溶液等のアルカリ水溶液が供給され(洗浄槽4内はアルカリ性且つ酸化性の雰囲気になる)、バナジウム分が陰イオンとして溶出した場合の廃液処理について述べる。この場合、上述のように、イオン交換装置6として陰イオン交換塔6bが用いられる。

【0043】陰イオンとしてのバナジウム分を含んだ廃液は、洗浄槽4から洗浄液循環手段7を介して抜き出されると共に、陰イオン交換塔6bの一方の端部(下部)に導入される。陰イオン交換塔6bの下部に導入された廃液は、陰イオン交換塔6b内を通過し、このとき陰イオン交換塔6b内部の強アルカリ性陰イオン交換樹脂により、陰イオンであるバナジウムイオンが除去される。一方、陽イオン(洗浄液としての有効成分を含む)は、除去されずに陰イオン交換塔6bを通過し、洗浄液循環手段7を介して再び洗浄槽4に戻される。

【0044】このように陰イオン交換塔6bを介して洗浄槽4に戻された洗浄液は、陰イオン交換塔6bによってバナジウム分(のみ)が除去されており、これにより有効成分である酸化剤及びアルカリ分の溶解力が増加しているので(すなわち洗浄液としての洗浄性能を回復しているので)、再度バナジウム分を陰イオンとして溶出させることができ、よって、洗浄液として再利用できる。

【0045】又、陰イオン交換塔6bの陰イオン交換樹脂に経時にバナジウム分が蓄積して効率が悪くなつた場合は、これを適当な薬剤で再生してその交換性能を回復できる。この陰イオン交換樹脂の再生時に出る廃液には、高濃度のバナジウム分が含まれており、従って、バナジウム分の回収をより簡便かつ効率的に行うことができる。

【0046】本実施の形態においては、このように、イオン交換装置6としての陽イオン交換塔6a(もしくは陰イオン交換塔6b)を洗浄液循環手段7の一部として洗浄液循環手段7に組み込んで廃液の再生を行うので、洗浄液の(再生)循環サイクルがクローズドサイクルになる。すなわち、同じ洗浄液を再生しながら繰り返し利用するため、洗浄液を廃棄したり、廃棄した分の洗浄液を新たに導入する必要がない。

【0047】つまり、いったん洗浄液を導入すれば、その後の運転において薬剤を新規に投入・調整する必要がほぼなくなる。従って、廃液の再生を行わず本洗浄の度に薬剤を新たに投入していた従来の方法に較べ、洗浄のための薬剤の投入量を著しく減少でき、コスト節減になる。

【0048】尚、本発明のイオン交換装置6が洗浄液循環手段7に組み込まれず、洗浄液循環手段7から独立し

て設けられている場合は(上記参照)、洗浄終了後に洗浄槽4から洗浄液を抜き取り、これをイオン交換装置6に導入して再生し、再生された洗浄液を洗浄液循環手段7もしくは洗浄液供給手段5を介して再び洗浄槽4に導入する。この場合も、一度使用した洗浄液を再利用し、よって薬剤の投入量を著しく減少してコスト節減を図れる点では、本実施の形態と同様である。

【0049】以上、要するに、本発明によれば、脱硝触媒を有機酸水溶液、無機酸水溶液、アルカリ水溶液等からなる洗浄液で洗浄してバナジウム分を溶出させ、触媒を再生する際に、洗浄後の洗浄液(廃液)からイオン交換塔等によりバナジウム分を除去して洗浄性能を回復させ、再利用するので、薬剤の投入量を著しく減少してコスト節減を図れる。

【0050】又、廃液を再利用しない従来の方法において必要であった有機酸、無機酸等に対する廃棄前の処理を行わずにすむので、廃液処理工程を簡素化できる。

【0051】又、イオン交換塔等から高濃度のバナジウム分を回収できるので、バナジウム分の回収をより効率的に行うことができる。

【0052】

【発明の効果】以上、要するに、本発明に係る脱硝触媒の活性再生方法及び装置によれば、以下の優れた効果がもたらされる。

【0053】(1)脱硝触媒を有機酸水溶液、無機酸水溶液、アルカリ水溶液等からなる洗浄液で洗浄してバナジウム分を溶出させ触媒を再生する際に、洗浄後の洗浄液(廃液)からイオン交換塔等によりバナジウム分を除去して洗浄性能を回復させ、再利用するので、薬剤の投入量を著しく減少してコスト節減を図れる。

【0054】(2)廃液を再利用しない従来の方法において必要であった有機酸、無機酸等に対する廃棄前の処理を行わずにすむので、廃液処理工程を簡素化できる。

【0055】(3)イオン交換塔等から高濃度のバナジウム分を回収できるので、バナジウム分の回収をより効率的に行うことができる。

【図面の簡単な説明】

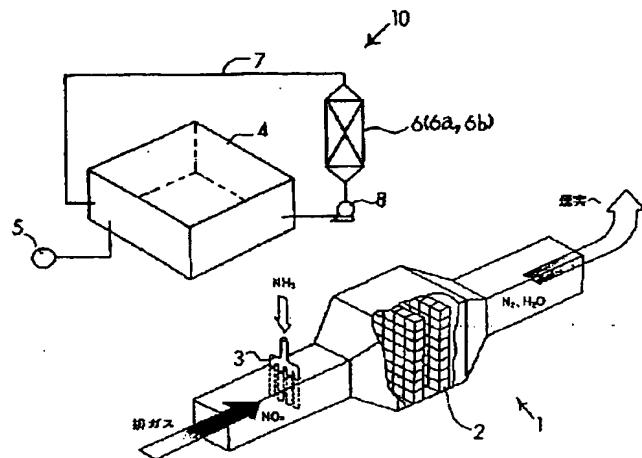
【図1】本発明の脱硝触媒の活性再生装置及びこれが付随する脱硝装置の一部破断概略図である。

【図2】V₂O₅(及びその他のバナジウム酸化物)が、pH及び酸化還元雰囲気の変化に伴いどのようにイオン化されるかを示す図である。

【符号の説明】

- 2 脱硝触媒
- 4 洗浄槽
- 5 洗浄液供給手段
- 6 イオン交換装置
- 7 洗浄液循環手段
- 10 脱硝触媒活性再生装置

【図1】



【図2】

